(19)日本图特許庁 (JP)

四公開特許公報(A)

(川)特許山東公開皇号 特開2002-153740 (P2002-153740A)

(43)公顷日 平成14年5月28日(2002.5.28)

(51) Int.CL'		級別記号	F I		テーマコード(参考)	
BOID	71/02	500	B01D	71/02	500	4D006
C 2 3 C	18/23		C23C	18/28	Α	4K022
	18/31			18/31	Α	
	18/44			18/44		

(21)出联会号

特額2000-354733(P2000-354733)

(22)出頭日

平成12年11月21日(2000.11.21)

(出受人による中告) 国等の委託研究の成果に係る特許 出限 (平成12年度新エネルギー・庇養技術総合保免技術 "女世代化学プロセス技術開発"の委託研究、産業活力 再生特別措置法算30条の資用をうけるもの) (71) 山頂人 000006208

三菱虫工菜株式会社

京京都千代田区丸の内二丁目5拾1号

(71) 出項人 597117318

社团法人日本化学工业協会

東京都千代田区民が開3丁目2巻4号

(72) 発明音 萬本 労正

広岛県広岛市西区租音新町四丁目6番22号

三菱度工能够式会社広岛研究所内

(74)代壁人 100077517

弁型士 石田 to (外3名)

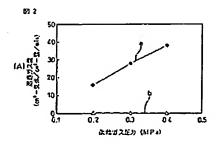
最れ質に続く

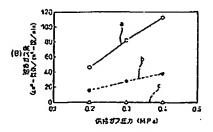
(54) 【発明の名称】 Pd系水率分離膜を製造する方法

(57)【祭約】

【課題】 本発明は、高水素遊択性及び高水素透過性を 有するPd系水素分離膜の製造方法に関する。

【解決手段】 本発明の水素分取頂の製造方法は、無容解メッキ法によりPd系水素分取頂を製造する方法であって、耐熱性多孔質支持体を、有機系配購削で洗浄処理をした後、前記省級系限期間をアルコールで屋換して真空中で乾燥処理を行う工程。真空乾燥した前記支持体を、SnCI。溶液とPdCI。溶液との2液に交互に浸漬して活性化処理した後、純水によって支持体を十分に洗浄する工程、活性化浸渍処理を行った前記支持体を、ヒドラジン水溶液中で浸渍活性化処理を施す工程。及び前記浸渍処理を行った前記支持体を、無電線メッキ液に浸渍がる工程。を含んでなる。





【特計請求の訪問】

【詰求項1】 無電解メッキ法によりPd系水素分離膜 を製造する方法であって、

耐熱性多孔質支持体を、有機系統能制で洗浄処理をした 役。前記有級系配路剤をアルコールで置換して真空中で 乾燥処理を行う工程、

真空乾燥した前配支持体を、SnC1,溶液とPdC1。 溶液との2液に交互に浸渍して活性化処理した後、 総水 によって支持体を十分に低浄する工程。

液中で浸漬活性化処理を縮す工程、及び前記浸渍処理を 行った前記支持体を、無電解メッキ液に浸渍する工程、 を含んでなることを特徴とするPa系水素分離鎖を製造 する方法。

【詰求項2】 前記活性化処理温度を、窒温~353K との時間の温度にすることを特徴とする請求項1記載の

【請求項3】 前記無電解メッキ液の温度を、窒温~3 53Kとの範囲の温度にすることを特徴とする詰求項1 記載の方法。

【語水項4】 Pd.膜を形成した支持体を母母解メッキ 液から取り出したのち、エタノール中で超音波洗浄を超 しその後真空乾燥を施す工程を含むことを特徴とする結 求項1~3のいずれか1項に記載の方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の届する技術分野】本発明は、高水素選択性及び 高水素透過性を有するPd系水震分配膜の製造方法に関 し、さらに具体的には、多数の小孔を有する耐熱性多孔 質支持体の表面にPdを主体とする瞬を無電解メッキ法 30 によって短時間に形成する水素分離膜の製造方法に関す る.

[0002]

【従来の技術】水景を分配する方法としては、水器を含 有する気体から水気を分配して99. 9vo!%以上の 高純度の水素を得る方法、及び反応の場から水素のみを 道沢的に分離する方法等が知られている。上記後者の反 応の場から水素のみを分配する方法では、パラジウム

(Pd) を主体とする腺(以下、Pd 顕と呼ぶ)を使用 する方法が知られている。従来のPd膜の製造方法とし ては、耐熱性多孔質体に無電解メッキ柱によりPd膜を 形成させる方法が採用されてきた。との従来の無電解メ ッキ法によるPd膜の製造方法では、耐熱性多孔質体が Pd頭の支持体となるためにPd膜に十分な強度を備え ることができ、役述する圧延法によりPd順を製造する 方法よりPd膜を薄膜化することが可能である。しかし ながら、この従来の魚尾解メッキ法においては、耐熱性 多孔質体の支持体表面に20mm程度のPd膜を成長形 成するためには、数10時間ものメッキ時間を必要とす る。その上に、との従來の無爲解メッキ法においては、

急電解メッキを行う前に、耐熱性多孔質体の支持体に 1 ①数回に及ぶ活性化処理を結ず必要があり、さらにこの **急電解メッキ法は一般的には工程数が多すぎるという欠** 点がある。

【0003】町途のもう一つのPd隣の製造方法である 圧延法においては、PdまたはPdを主成分とするPd 台金を圧延して、Pd荷頭を形成する。その後との圧延 法によって形成したPd頗を支持枠で支持し、水常分離 ほとして使用する。この圧延生によって得られるPdは 活性化浸漉処理を行った前記支持体を、ヒドラジン水溶 10 の競厚は、その下限には限度がある。その上に、支持体 でPd膜を支持して水景分配膜として使用する方法で は、Pd膜が、このような支持枠に取り付ける作業に耐 えるだけの機械的独度を必要とするために、必然的にそ の競厚は厚くなる。また、あまり薄くすると使用中にと の競が破損する恐れがある。このために、圧延性によっ て得られるPd類を支持枠で支持する方法においては、 Pd競厚は、60~100μm程度の比較的厚いものを 使用する必要があり、高価なPdの使用料が増加するだ けでなく、水帯の透過速度が減少し、水素の分配効率を 低下させる。

[0004]

【発明が解決しようとする課題】支持体にPd頭を形成 する無電解メッキ法においては、耐熱性多孔質体表面に Pd膜を形成させるためには、長時間のメッキを必要と し、さらに、無電解メッキを行う前に、支持体に10数 回に及ぶ活性化処理を施す必要があり、この無電解メラ キ法は一般的には工程数が多すぎるという難点があっ ti.

【0005】本発明は、多数の小さな孔を有する耐熱性 多孔質体表面 (支持体) に Pd を主体とする膜を無電解 メッキ法によって短時間に形成するととを目的とする。 [0006]

【課題を解決するための手段】上記目的は、次に示す本 発明の水景分配鎖の製造方法によって追収するととがで きる。本発明の水荒分離膜の製造方法は、気気解メッキ 法によりPd系水素分離膜を製造する方法であって、耐 為性多孔質支持体を、有機系統指剤で洗浄処理をした 後、前記有観系鋭脂剤をアルコールで置換して真空中で 乾燥処理を行う工程、真空乾燥した前記支持体を、Sn C1.溶液とPdC1.溶液との2液に交互に浸漉して活 性化処理した後、純水によって支持体を十分に洗浄する 工程、活性化浸渍処理を行った前記支持体を、ヒドラジ ン水溶液中で設潢活性化処理を始ず工程、及び前記浸漬 処理を行った前記支持体を、無常解メッキ液に投資する 工程、を含んでなる。

【0007】また、本発明の水素分解膜の製造方法は、 前記活性化処理遺皮を、室温~353Kとの範囲の温度 にすることを特徴とする。さちに、本発明の水素分別順 の製造方法は、前記録電解メッキ液の温度を、室温~3 50 53Kとの発用の温度にすることを特徴とする。さらに

そのうえ、本発明の水景分配膜の製造方法は、PA膜を 形成した支持体を無電解メッキ液から取り出したのち、 エタノール中で経音波洗浄を抱しその役兵空乾燥を抱す 工程を含むことを符散とする。

【0008】本発明は上記構成を備えることによって、 1) 活性化処理温度を最適化することによって、活性化 処理回数を減少すること。2)ヒドラジン浸渍処理によ って、 緑電解メッキ時間を削減すること、3) 無電解メ ッキ温度を最適化することによって、 毎回起メッキ時間 をさらに削減することを達成することができる。

【発明の実施の形態】上記課題を解決するため、水景分 献騎を支持するために用いる支持体は、多数の均一に分 布する小孔を育すること、及び分離気体と反応せず不活 性な性質を有することが必要である。また、水素分離膜 の支持枠は、水器分離膜を無常解メッキで支持枠に形成 するときの取役、及び其際の水景分配に使用する際の取 极等に耐えうる強度を有する必要がある。水素ガスの分 敵効率すなわち水景透過速度は、分配温度が高いほど大 必要がある。とれちの条件を満足する水産分離膜の支持 体を以下に示す。

【0010】村貸: A1.O,等のセラミック微粒の挽*

浸渍温度: 室温~353K、好ましくは変温~313K

提演時間: それぞれ30秒

SnCl,水溶液: SnCl, 1.0g/リットル

HCl 1.0ミリリットル/リットル

PdCl,水溶液: PdCl, 0.1g/リットル HC1 1. 0ミリリットル/リットル

投瀆回数: それぞれ1~10回、好ましくは1~5回

上記条件による支持体の活性化浸渍処理を交互に行う際 に、純水によって支持体を十分に洗浄する。

【0013】次いで、上記活性化浸渍処理を終えた支持 体を、ヒドラジン水溶液中で浸漬活性化処理を縮すこと によって、後述の無電解メッキの際、メッキ時間を大幅 に短階できるという好ましい効果を得ることができる。 ヒドラジン水溶液中での設流活性化処理は、次に示す条 件で行う。

ヒドラジン水溶波: H.NNH.・H.O. 0. 15~ 4ミリリットル/リットル、好ましくは0、35ミリリ

ットル/リットル 浸渍時間: 30秒

[00009]

ж [0014]

無電房メッキ温度: 室温から353K、好ましくは318~328K

メッキ波組成: (Pd (NH₁),) Cl₂·H₂O. 5. 4g/y = F

> EDTA · 2 Na. 67. 28/99 FJ NH』(28%水溶波)、651.3ミリリットル/リ

ットル

H.NH.N·H.O. O. 35ミリリットル/リットル

浸漬時間の荷田:数分~3時間、好ましくは10分~2時間±1時間

*柏体、A1,0,5の多孔質ガラス、及び好ましくはA1 ,0,等の多孔質酸化物

小孔の大きさ: 10~800 um. 好衷しくは50~ 500 um

厚み: 0.5~3mm. 好きしくは1~2mm 耐熱温度: 573 K以上、好ましくは773 K以上 上記支持体は、無電解メッキを施す前に、支持体表面に 付着している汚れを除去するために洗浄を行うのが望ま しい。適切な行れ除去方法としては、有級系は昭却を用 16 いた超音波洗浄を上げるととができる。有級系段脂剤に よる超音液洗浄後は、さらに支持体に残存する有機系成 話剤をアルコール等で歴換し、その後真空中でアルコー ル等を乾燥除去することが適切である。

【0011】上記のように支持体から洗浄及び乾燥除去 を行った後、Pdの無常解メッキに先立ち支持体の活性 化を行い、その後支持体に活性化されたPdを接着する ことが好ましい。この支持体の活性化は、例えば、支持 体をSnCl,水溶液とPdCl,水溶液とに交互に浸渍 処理することによって行い、適切な活性化効果を得るこ きくなるので、水荒分離膜の支持枠は高耐熱性を備える 20 とができる。このSnC1,水溶液とPdC1,水溶液と の交互の活性化浸渍処理は、以下の条件で行う。

※処理温度の範囲: 复温~323K、好ましくは313±

次いで、支持体を無電解メッキ液に投資することによ

り、前述の支持体の活性化処理によって形成された活性

化Pa上にPaを折出させ、支持体の表面関口部を戻っ

てPd順を生成させることができる。とのメッキ波に文

特体を浸漬する際に、支持体の必要以外の部分をマスキ

ング注号で扱い、必要部分のみにPd類を形成すること

40 が適切である。無電解メッキ法によって、支持体にPd

頂を形成するに好適な条件を次ぎに示す。

処理回数の範囲:1~5回、好ましくは1~2回

[0012]

投瀆回数の範囲:1~5回、好ましくは1回

形成させるPd膜の原厚が薄いほど、透過する水素の透 過速度は遠くなるうえに、高価なPdの使用量を源置す ることができる。Pdの競桿はメッキ時間が長いほど厚 くなるので、メッキ時間を創御することによってPdの 順厚を制御するととができる。

[0015]

【実証例】以下にPdの水素分離膜の一つの製造方法を 示す。

实施例1

外形11mm. 内径7mm. 長さ500mmの円筒型多 孔質アルミナの一方の先端を同質材料の栓で封をし、さ ちに、双方の先端部のみをガラスコーティングを超し た。その後、これらの処理を施した円筒型多孔質アルミ ナをHF(ファ化水震)系の腐食液でエッチング処理を 行って、円筒型多孔質アルミナの支持体を得た。

【0016】次に、登温の有級系統賠削とエタノールと を洗浄液として、それぞれの洗浄液で超音波洗浄を30 分間行った。有條系原稿割による洗浄は、主に支持体の 脱脂を目的とした。そしてエタノールによる洗浄は、脱 20 脳効果を備えるが有機系説脂剤と歴史することを目的と した。エタノールによる洗浄後は、真空乾燥を行って円 問型多孔質アルミナの定持体からエタノールを完全に除 去した。

【0017】上記の洗浄工程及び乾燥工程のあとに、円 筒型多孔質アルミナの支持体に次の表面活性化処理を施 した。円筒型多孔質アルミナの支持体の表面の活性化処 理は、2 液型で行った。すなわち、一方の液は、塩化銀 (SnC1,) 水溶液 (SnC1,: 1. 0g/リット) ル、HC 1:1、0 ミリリットル/リットル) であり、 もう一方の液は、塩化パラジウム (PdC1) 水溶液 (PdC1,:0.18/リットル、HC1 1.0≥ リリットル/リットル)である。円筒型多孔質アルミナ の支持体の衰面のPd核をできるだけ密にするために、 各没演時間を1分とし交互に各3回浸漬した。それぞれ の活性化処理液から引き上げたのち、30秒間約水に設 漬して洗浄を行った。3回の活性化処理後、さらに、ヒ Fラジン水溶液 (H, NNH, · H, O: 0. 35ミリリ っトル/リットル)に浸漬した。これらの処理は、安持 体の外面のみに毎尾解メッキ処理を超すために、支持体 の前述の控をしていない先端とは別の先退をメッキ用テ ープで目隠しをして、メッキ液が支持体の管内部に入り 込まないように工夫を飽した。

【0018】上記の表面活性化処理を超した支持体を、 **気電解メッキ浴に浸漬した。この気電解メッキ浴のメッ** キ波は、1リットル中に、(Pd(NH1),)Cl,・ H.O&5. 4g, EDTA · 2Na&67. 2g, N H, (28%水溶液)を651.3ミリリットル、及び H₁NH₂N·H₃OをO. 35ミリリットル合有する。

ッキを放すことによって、支持体表面に20µmのPd 順を形成した、Pd順を形成した支持体をメッキ液から 取り出してエタノール中で超音波洗浄を施しその後真空 乾燥を能した。上記尽電解メッキを能した支持体のPa 順の協断面を走査電子顕微鏡により創定した。

【0019】水紫分離膜として使用する際に、支持体の 栓をしていない方の先続から200mmは、図1のOリ ングを付近に相当し2000以下の低温となるため、銀 メッキを抱した。したがって、本発明の水景分配鎖とし ての有効な水素退過部 (Pdメッキ部) は、支持体の栓 をした先追から300mmの長さである。このようにし て得られたPd系水景分配購1を、Oリング2でステン レス鋼製外管3に固定して、図1に示すPd系水素分離 膜の試験装置とした。本試験装置を空気恒温指中に設置 して773Kまで昇湿した。この寒験温度は、ステンレ ス類製外替3とPd永水素分類膜1と間に設けたさや管 4内の結合対を移動させることによって測定した。試験 英麗のガス供給口5 より N』ガス及び H』ガスを供給し て、返過ガス取り出し口でより流出する透過ガス量を測 定した。図2の(A)は、供給ガスの圧力(MPa)を 衛軸に、透過ガス盤(cm'-気体/cm'-熄/min) を従輔とした返過ガス量と供給ガス圧の関係を示す図で ある。図2の(A)において、曲根 a は水煮 (H。) の 透過量を表し、直接りは窒素(N」)の透過量を表す。 図2の(A)は、供給ガスの圧力が上昇するほど水素の 透過量が増加するが、一方窒素は供給ガスの圧力に依存 せずに全く透過していないことを示す。したがって、本 表緒例の20μmの水景退過順はピンホール等の欠陥が 30 存在しないことを示す。

【0020】夷粒树2

気質解メッキ時間を15分とした以外は、真線側1と同 じ処理工程、及び同じ処理剤を用いて、支持体表面に 5 umのP d 順を育する水器分解順を得た。本水器分離順 を図1に示すば映藝屋に設置した。この試験装置を空気 恒温槽中に設置して773Kまで昇温した。試験終度の ガス供給口5よりN,ガス及びH,ガスを供給して、透過 ガス取り出し口でより流出する透過ガス質を測定して、 兵権例1と同様の兵験を行った。図2の(B)は、供給 ガスの圧力(MPa)を憐軸に、透過ガス登(cm'--気 体/cm'-順/min)を収益とした近過ガス量と供給 ガス圧の関係を示す図である。図2の(B)において、 曲線aは水景(H,)の透過費を表し、曲線bは真焼肉 1で製造した20μmのPd膜を有する水景分配験の登 景(N,)の透過量を表す。図2の(B)において、P d頭の厚みが5μmの曲線aは、真餡科1の20μmの 曲線りに比較して、高水素透過性を育することが明らか である。また、直接cは窒素(N。)の透過量を衰して おり、供給ガスの圧力に依存せずに全く透過していない 液温321Kのこの気管解メッキ液で、3時間無電解メ 50 ことが分かる。したがって、本実施例のPd戌は5 μ m

と思いにも関わらず、水器透過膜はピンホール等の大路 が存在しないことを示す。

[0021]

【発明の効果】本発明のPd系水気分配膜の製造方法に おいては、文持体の活性化処理温度を最適化したととに より、従来の方法に比較して、活性化処理回数を削減で きる。また、本典明のPd系水景分解験の製造方法にお いては、ヒドラジン水溶液に浸漬したのちに、無電解メ ッキ液分解温度の直前ま温度で無電解メッキを値すこと により、緑色解メッキ時間を大幅に短信できた。

【0022】また、本発明のPd系水索分離膜の製造方 法においては、 無電解メッキ時間を短宿することによ り、支持体表面のPd頗を苺膜化するととができた。ま た、本発明のPd系水景分配膜の製造方法においては、 Pd頭を薄頂化することができたことにより、高水震透 過性を有する水器分離膜を得ることができた。

【0023】さらに、本発明のPd系水煮分離類の製造 方法においては、Pd膜をの薄膜化に伴うピンホール、 ひび割れ等の欠陥が防止できた。

【図面の簡単な説明】

*【図1】図1は、本発明のPd水景分離膜の透過ガス試 **競装置を示す模式図である。**

【図2】図2の(A)及び(B)は、それぞれ本発明の 水器分割頃を用いた場合の供給ガスの圧力と透過ガス登 との関係を示す図である。 図2の (A) は20μmのP d 水素分就膜の場合であり、曲根 a は水素透過量を衰し 直線bは窒素過過量を表す。図2の(B)は5μmのP d水素分就膜の場合であり、曲根 a は5 μmの水素分離 膜の水素透過量を表し、直線cは窒素透過量を表し、そ 19 して曲限 b は図2の(A)の水素分離頭の水素透過費を 設す.

【存号の説明】

1…水景分散獎

2…0リング

3…ステンレス飼製外管

4…さや質

5…ガス供給口

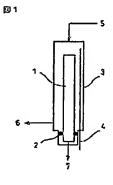
6…未透過ガス取り出し口

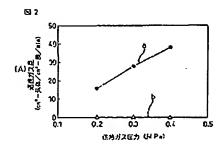
7… 透過ガス取り出し口

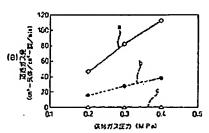
[図1]

***20**

[图2]







フロントページの続き

(72) 発明者 田中 幸男

広島県広島市西区観音新町四丁目6番22号

三菱盘工牵铁式会社広岛研究所內

(72) 吳明者 小林 一登

東京都千代田区丸の内二丁目5番1号 三

(72) 発明者 菊地 英一

東京都目具区目具2-13-5

(72) 吳明音 小島 紀徳

東京都武成野市合祥寺北町3-5-35

(72) 発明者 上宫 成之

東京都武蔵野市開前1-6-12-202

Fターム(参考) 40006 GA41 NA09 NB04 NC02X

NA46 NA49 NA61 NA64 PE66

4K022 AAC4 AA37 AA41 BA18 BA31

CADS CADA CADY CATS DADE

D604 D605